19 RÉPUBLIQUE FRANÇAISE

INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIÉTÉ INDUSTRIELLE

**PARIS** 

(11) N° de publication : (à n'utiliser que pour les

2 715 924

②1) N° d'enregistrement national :

commandes de reproduction)

94 01604

(51) Int CI°: C 02 F 1/72, B 01 J 23/38, 23/32, 23/70, 23/24, 23/12, 23/10, 21/18, 23/48(B 01 J 23/70, 103:62)(B 01 J 23/38, 103:74)

(12)

## **DEMANDE DE BREVET D'INVENTION**

**A**1

- (22) Date de dépôt : 08.02.94.
- (30) Priorité :

- (71) Demandeur(s) : Société dite: KODAK-PATHE FR.
- 43 Date de la mise à disposition du public de la demande : 11.08.95 Bulletin 95/32.
- (56) Liste des documents cités dans le rapport de recherche préliminaire : Se reporter à la fin du présent fascicule.
- 60 Références à d'autres documents nationaux apparentés :
- (72) Inventeur(s): Gehin Guy, Michel et Caillault Olivier, André, Georges.
- 73) Titulaire(s) :
- 74 Mandataire : Martel Marie-Françoise Kodak-Pathé.
- 54 Procédé de traitement des effluents photographiques.
- C7 L'invention concerne un procédé de traitement pour de effluents photographiques traités par H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>. Selon le procédé de l'invention, les effluents sont mis en contact avec un catalyseur de décomposition d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>. Le procédé permet d'abaisser la DCO des effluents avant leur rejet à l'égout.

FR 2 715 924 - A1

PROCEDE DE TRAITEMENT DES EFFLUENTS PHOTOGRAPHIQUES La présente invention concerne un procédé de traitement des effluents photographiques.

Plus particulièrement, la présente invention concerne 5 un post-traitement des effluents photographiques déjà traités par le peroxyde d'oxygène. Le procédé de la présente invention permet d'abaisser la demande chimique en oxygène (DCO) de ces effluents avant leur rejet à l'égout.

Les effluents photographiques comprennent les 10 solutions provenant du développement des produits photographiques. Ces effluents doivent subir un traitement avant d'être rejetés à l'égout, afin d'éliminer un certain nombre de composés organiques tels que les développateurs noir et blanc ou les développateurs chromogènes et afin 15 d'oxyder les composés inorganiques comme par exemple les sulfites.

Un traitement classique consiste à ajouter aux effluents photographiques du peroxyde d'hydrogène et à laisser la réaction d'oxydation se poursuivre pendant un 20 certain temps qui dépend notamment du pH, de la température, de la quantité d'H2O2 employé, de la concentration des produits à détruire.

De façon générale, si l'on désire une destruction totale des constituants de l'effluent, on doit opérer avec 25 un excès d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>, c'est-à-dire une quantité d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> supérieure à la DCO, généralement de l'ordre de 1,5 fois la DCO. Les effluents traités contiennent alors du peroxyde d'hydrogène résiduel, ce qui peut présenter des inconvénients, en particulier en ce qui concerne la DCO.

En effet les législations sur le rejet des effluents imposent que la DCO ne dépasse pas certaines limites. Un problème avec le peroxyde d'hydrogène est que cet oxydant présente une DCO élevée. A titre d'exemple, une solution de peroxyde d'hydrogène à 35 % a une DCO d'environ 173 g 02/1. 35 C'est pourquoi lors du contrôle d'effluents traités par le peroxyde d'hydrogène, la présence d'oxygène résiduel va

30

provoquer une augmentation indésirable de la DCO, augmentation qui va être d'autant plus élevée que les quantités  $d'H_2O_2$  utilisées pour les réactions sont en excès par rapport à la DCO de l'effluent à traiter.

Dans les procédés de la technique antérieure, les effluents sont traités de préférence avec une quantité d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> telle que la teneur en oxygène/litre de solution soit inférieure ou égale à la DCO.

5

35

La demande de brevet japonais J 61/235834 décrit un li kit de traitement d'effluents photographiques contenant  $H_2O_2$ , un agent pour amener le pH de la solution entre 5 et 9 et un agent chélatant. Ce procédé permet d'abaisser la DCO des solutions qui peuvent être rejetées sans posttraitement, ni rinçage, car on utilise une quantité d' $H_2O_2$  minimum.

La demande de brevet européen EP 22525 décrit un traitement pour réduire la DCO d'effluents provenant d'usines de désulfuration de gaz; selon ce traitement, on ajuste le pH entre 2 et 9, de préférence entre 4 et 5, on traite avec une quantité d'H2O2 correspondant à 50-65 % de la DCO entre 5 et 100°C en présence de métaux de transition et on élimine les substances floculées. H2O2 est utilisé ainsi entièrement pour la dégradation partielle des substances présentant une DCO, qui sont ensuite biodégradées.

La demande de brevet EP 22526 décrit un procédé similaire dans lequel on utilise une quantité  $d^{\dagger}H_2O_2$  correspondant à 5-40 % de la DCO.

Ainsi se pose le problème de l'augmentation de la DCO
lorsque des effluents photographiques sont traités par H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>
en excès. Selon l'invention, ce problème est résolu par un
post-traitement qui permet de décomposer le peroxyde
d'hydrogène restant dans les effluents photographiques
après leur traitement par le peroxyde d'hydrogène en excès.

Le post-traitement consiste à mettre en contact les effluents photographiques traités par le peroxyde

d'hydrogène avec un catalyseur permettant de décomposer l'eau oxygénée.

Des tels catalyseurs sont décrits dans de nombreux brevets, par exemple dans le brevet US 3 363 982 qui concerne la décomposition du peroxyde d'hydrogène en présence d'un catalyseur contenant 10 % d'Ag et 90 % d'oxyde de zinc. On peut aussi citer le Journal de Chimie Physique de 1974, 71, numéros 11, 12, pages 1423-1428 qui concerne l'étude de la décomposition du peroxyde d'hydrogène par l'argent en réacteur à lit catalytique fixe.

La décomposition du peroxyde d'hydrogène par le platine est décrite dans le brevet US 3 912 451 qui concerne un procédé pour éliminer H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> de lentilles de contact stérilisées par H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>. Selon ce procédé, on immerge les lentilles dans une solution aqueuse contenant un catalyseur qui décompose H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>.

La décomposition du peroxyde d'hydrogène catalysée par du charbon actif divisé est décrite dans le Journal de

20 Chimie Physique de 1976, 73, n° 6, pages 673-678. le brevet

US 4 298 578 décrit la récupération de l'uranium, où l'on

utilise H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> pour oxyder UO<sub>2</sub><sup>+</sup> en UO<sub>4</sub>,xH<sub>2</sub>O, puis on

décompose le peroxyde d'hydrogène en excès sur charbon

actif, du platine ou du palladium pour éviter qu'elle ne

25 dégrade les résines échangeuses d'ions utilisées pour

récupérer l'uranium.

Les catalyseurs utilisés selon l'invention sont des substances solides qui catalysent la décomposition de l'eau oxygénée et sont choisis parmi les métaux sous forme divisée et les charbons divisés.

30

Les catalyseurs métalliques sous forme divisée peuvent être choisis parmi les métaux qui sont connus pour décomposer le peroxyde d'hydrogène tels que Pt, Pd, Ir, Rh, Re, Au, Ag, Cu, Cr, Os, Co, Fe, Mo, W, Mn, Ce et Th. De préférence ces catalyseurs sont utilisés sous forme divisée afin de présenter une surface maximum pour l'activité

catalytique. Un catalyseur particulièrement efficace dans le cadre de la présente invention est constitué de noir de platine ou d'argent déposé par électrolyse sur une support inerte.

Les charbons sous forme divisée que l'on utilise selon l'invention peuvent être ceux décrits dans l'article intitulé "Cinétique de décomposition de l'eau oxygénée catalysée par les charbons divisés" Journal de Chimie Physique 1976, 73, n° 6 pages 673-678. De préférence on utilise des charbons actifs sous forme de poudre ou en grains.

Le procédé selon la présente invention s'applique à tous les effluents photographiques traités par H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> en excès. En pratique, on réalise généralement ce post-traitement avec des effluents ayant un pH basique, de préférence compris entre 9 et 13.

Les exemples suivants illustrent l'invention. EXEMPLE 1

Dans cet exemple, on étudie la cinétique de

20 décomposition d'une solution de peroxyde d'hydrogène à 35 %
en poids en présence de divers catalyseurs. Pour cela on
met en contact 1 litre de cette solution d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>, à pH 9, à
20°C avec

- 2 charbons en grains différents, l'un provenant de NORIT, 25 l'autre de PROLABO ;
  - un charbon en poudre de PROLABO;
  - une plaque poreuse recouverte d'argent par électrolyse telle que celle obtenue dans la récupération de l'argent décrite dans la demande PCT WO 93/05203, et
- 30 un disque de plastique recouvert de noir de platine tel que celui utilisé dans le procédé décrit dans le brevet US 3 912 451.

Les résultats exprimés en % d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> restant en solution en fonction du temps sont montrés dans la figure 1. On voit qu'on obtient une diminution rapide de la concentration

ì

d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> résiduel en un temps très court avec la plupart des catalyseurs utilisés.

### EXEMPLE 2

On répète le procédure de l'exemple 1, mais avec un pH 5 de 12.

La figure 2 montre que le charbon en grains de PROLABO est plus efficace à pH 12 qu'à pH 9, alors que l'inverse est observé pour le charbon en poudre de PROLABO.

Pour la plupart des catalyseurs, en observe un abaissement du taux d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> résiduel plus rapide à pH 12 qu'à pH 9.

#### EXEMPLE 3.

Dans cet exemple, on étudie l'abaissement de la DCO d'un bain photographique de développement chromogène utilisé pour le traitement E6 des papiers inversibles. Ce traitement est décrit en détail dans CHIMIE et PHYSIQUE PHOTOGRAPHIQUES, Glafkidès, Tome 2, 5ème édition, pages 954-955

Ce bain photographique comprend en solution aqueuse 20 les composés suivants :

DEQUEST 2006R*	4,75 g/l
H <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> (85 %)	9,08 g/l
Na <sub>2</sub> SO <sub>3</sub> anhydre	6,75 g/l
Acide citrazinique	0,56 g/1
Développateur KODAK CD3 <sup>R</sup> **	10,45 g/l
KODAK Silver Halide Solvent HS-104R	0,86 g/l
NaBr	0,55 g/l
KI	0,04 g/1

- et KOH pour obtenir un pH de 11,97.
- \* Sel pentasodique de l'acide aminotris(méthylphosphorique)
- 25 \*\* Sulfate (3/2 H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>, H<sub>2</sub>O) de la 4-amino-3-méthyl-N-éthyl-N-béta-(méthanesulfonamido)éthylaniline.

Cette solution est traitée avec une quantité  $d^{1}H_{2}O_{2}$  correspondant à environ 1,5 fois la DCO comme suit :

A un litre de solution E6, on ajoute 0,1 l d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> à 35 % en poids et on ajuste le pH avec de la potasse ou un acide pour obtenir respectivement un pH de 12 ou 9. On laisse la solution à des températures comprises entre 20 et 60°C pendant 16 heures. On prélève 50 cc de la solution obtenue et on la met en contact pendant 4 heures à température ambiante avec le disque recouvert de platine.

La DCO initiale est de 12. La figure 3 représente les courbes d'isoréponses de l'abaissement de la DCO en 10 fonction de la température et du pH. A titre d'exemple, on voit qu'après le post-traitement à un pH de 12 et une température de 25°C l'abaissement de la DCO est de 1 g O<sub>2</sub>/l; l'abaissement de la DCO est de 3 g O<sub>2</sub>/l à un pH de 9 à 20°C; l'abaissement de la DCO est de 4 g O<sub>2</sub>/l à un pH de 9 à 40°C. Dans tous les cas, pour un pH compris entre 9 et 12 et une température comprise entre 20 et 60°C, l'abaissement de la DCO est comprise entre 1 et 4 g O<sub>2</sub>/l. EXEMPLE 4

On répète les conditions expérimentales de l'exemple 3 20 en utilisant 0,05 l d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> à 35 % en poids au lieu de 0,1 l.

L'abaissement de la DCO est seulement compris entre 0,5 et 1 g 0<sub>2</sub>/l, pour des pH compris entre 9 et 12 et des températures entre 20 et 60°C, ce qui montre que la post25 traitement est moins efficace si la quantité d'H<sub>2</sub>O<sub>2</sub> résiduel est faible.

#### EXEMPLE 5

On répète les conditions de l'exemple 3 à un pH de 9 et une température de 20°C avec la plaque poreuse recouverte d'argent. L'abaissement de la DCO après traitement est de 7,5 g O<sub>2</sub>/l.

7

#### REVENDICATIONS

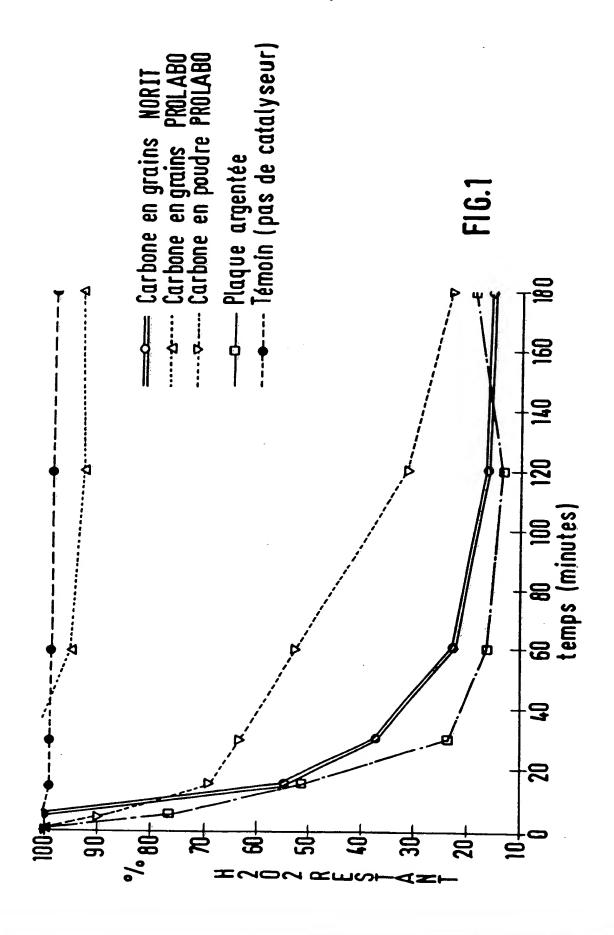
- 1 Procédé pour abaisser la DCO d'effluents
   photographiques déjà traités par le peroxyde
   d'hydrogène dans lequel on met en contact les effluents
   photographiques avec un catalyseur de décomposition du
   peroxyde d'hydrogène.
  - 2 Procédé selon la revendication 1, dans lequel les effluents photographiques ont un pH entre 9 et 13.

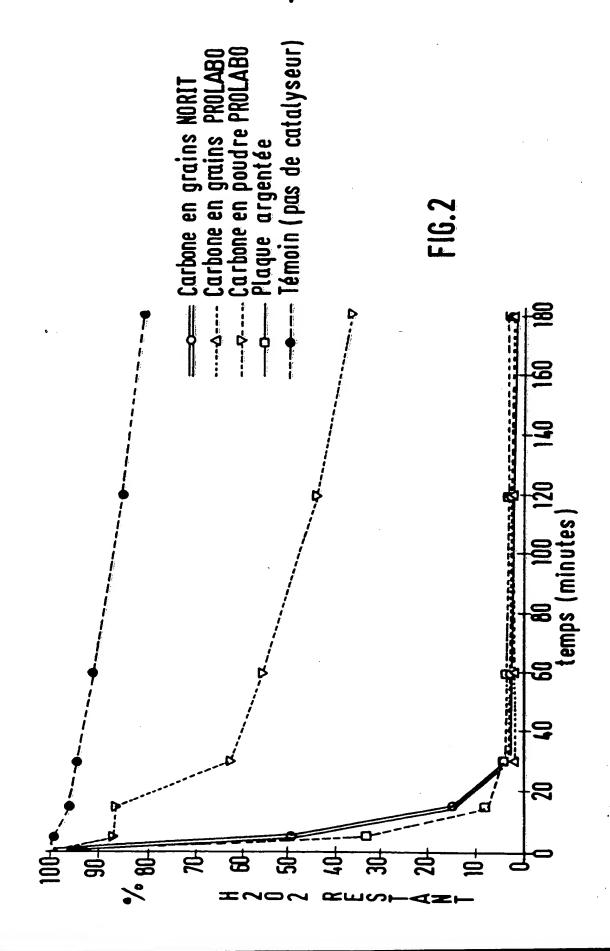
10

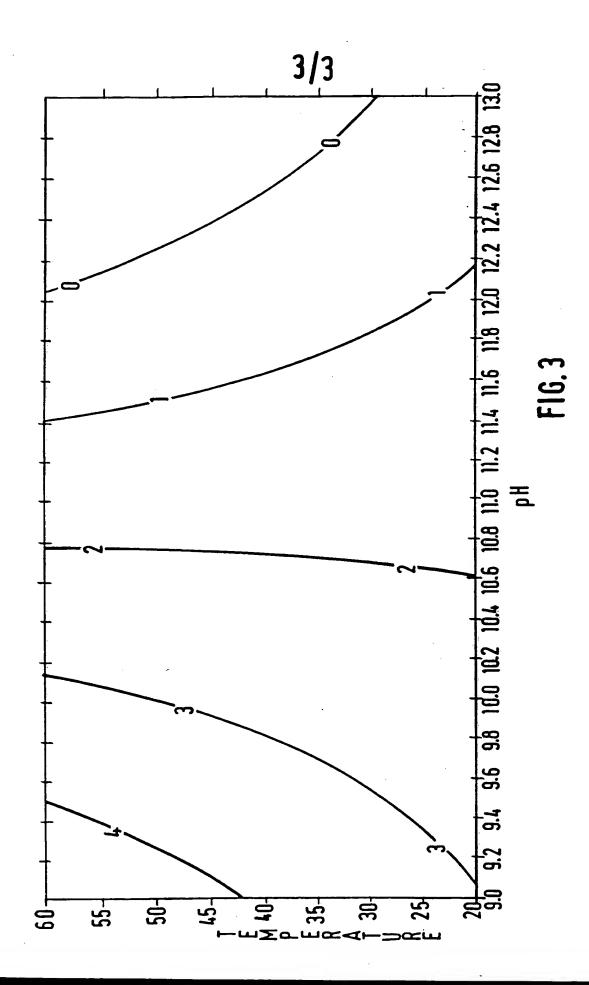
15

25

- 3 Procédé selon la revendication 1 dans lequel le catalyseur de décomposition du peroxyde d'hydrogène est choisi parmi les métaux suivants : Pt, Pd, Ir, Rh, Re, Au, Ag, Cu, Cr, Os, Co, Fe, Mo, W, Mn, Ce et Th.
  - 4 Procédé selon la revendication 1, dans lequel le catalyseur de décomposition du peroxyde d'hydrogène est choisi parmi les charbons divisés.
  - 5 Procédé selon la revendication 3, dans lequel le catalyseur de décomposition du peroxyde d'hydrogène est du noir de platine déposé sur un support inerte.
- 6 Procédé selon la revendication 3, dans lequel le
  20 catalyseur de décomposition du peroxyde d'hydrogène est
  de l'argent déposé sur un support poreux inerte.
  - 7 Procédé selon la revendication 4, dans lequel le catalyseur de décomposition du peroxyde d'hydrogène est choisi parmi les charbons actifs en poudre ou les charbons actifs en grains.
  - 8 Procédé selon la revendication 1, dans lequel les effluents photographiques déjà traités par le peroxyde d'hydrogène sont mis en contact avec le catalyseur pendant un temps variant entre 10 minutes et 3 heures.







N° Cenregistrement national

# RAPPORT DE RECHERCHE

**PRELIMINAIRE** établi sur la base des dernières revendications

déposées avant le commencement de la recherche

FA 495579 FR 9401604

de la PROPRIETE INDUSTRIELLE

INSTITUT NATIONAL

Catégorie	UMENTS CONSIDERES COMME PERTINENTS  Citation du document avec indication, en cas de besoin,	concernées de la demande	
	des parties pertinentes	ecaminée	<u>.                                    </u>
Y	WO-A-92 11208 (EASTMAN KODAK COMPANY)  * page 1 - page 2 *  * page 4; revendications 1,2 *	1	
Y	EP-A-O 319 740 (VARTA BATTERIE AG)  * page 5; revendications 1,5 *  * page 3, ligne 8 - ligne 17 *	1	
D,A	US-A-4 298 578 (MOBIL OIL CORPORATION)  * colonne 3, ligne 58 - colonne 4, ligne 64 *  * colonne 6; revendications 1-3 *	3-5,7	
D,A	US-A-3 912 451 (WARNER-LAMBERT COMPANY)  * colonne 8; revendications 1-6 *	3,5,6	
A Parameter and the second sec			DOMAINES TECHNIQUES RECHERCHES (Int. Cl.5)
	Date d'achivement de la recherche		Examinateur
	20 Octobre 1994	l	ly, J

EPO PORM 1503 03.82 (POICL2)

1

X : particulièrement pertinent à lui seul.
Y : particulièrement pertinent en combinaison avec un autre document de la même catégorie
A : pertinent à l'encontre d'au moins une revendication

ou arrière-plan technologique général

O : divulgation non-écrite P: document intercalaire

T: théorie ou principe à la base de l'Invention E: document de brevet bénéficiant d'une date antérieure à la date de dépôt et qui n'a été publié qu'à cette date de dépôt ou qu'à une date postérieure. D: cité dans la demande

L: cité pour d'autres raisons

& : membre de la même famille, document correspondant